



**Prioritätsbescheinigung über die Einreichung
einer Patentanmeldung**

Aktenzeichen: 199 48 395.7
Anmeldetag: 07. Oktober 1999
Anmelder/Inhaber: Wacker-Chemie GmbH,
München/DE
Bezeichnung: Strahlungsbeheizter Fließbettreaktor
IPC: C 01 B, B 01 J

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlagen dieser Patentanmeldung.

München, den 17. August 2000
Deutsches Patent- und Markenamt
Der Präsident
Im Auftrag

Joost

Strahlungsbeheizter Fließbettreaktor

Die Erfindung betrifft einen strahlungsbeheizten Fließbettreaktor und ein Verfahren zur Herstellung von hochreinem polykristallinem Silicium mittels dieses Reaktors.

Hochreines polykristallines Silicium dient u. a. als Ausgangsmaterial für die Herstellung von elektronischen Bauteilen und Solarzellen. Es wird durch thermische Zersetzung eines siliciumhaltigen Gases oder eines siliciumhaltigen Gasgemisches gewonnen. Dieser Prozess wird als Abscheidung aus der Dampfphase (CVD, chemical vapor deposition) bezeichnet. In großem Maßstab wird dieser Prozeß in sogenannten Siemens-Reaktoren realisiert.

In neuester Zeit gibt es jedoch zahlreiche Bestrebungen, als Alternative zum diskontinuierlichen Siemens-Verfahren ein Fließbettverfahren zu nutzen. Hierbei wird ein Fließbett aus Siliciumpartikeln, beispielsweise annähernd kugelförmige Partikel mit einem Durchmesser von 200 μm - 3000 μm , betrieben. Die Partikel werden auf die nötigen Abscheidetemperaturen von bevorzugt 600-1100°C erhitzt und ein siliciumhaltiges Gas bzw. Gasgemisch, beispielsweise Trichlorsilan oder ein Trichlorsilan-Wasserstoffgemisch, durch das Fließbett geleitet. Dabei scheidet sich elementares Silicium auf den Siliciumpartikeln ab und die einzelnen Partikel wachsen in der Größe an. Durch den regelmäßigen Abzug von angewachsenen Partikeln und Zugabe kleinerer Siliciumpartikel als Keimpartikel kann das Verfahren kontinuierlich mit allen damit verbundenen Vorteilen betrieben werden.

Eine wesentliche Schwierigkeit beim Fließbettverfahren ist das Einbringen der Energie, um das Fließbett bei den benötigten hohen Temperaturen, die bevorzugt zwischen 600 und 1100°C liegen, zu betreiben. Die Abscheidereaktion ist nicht selektiv hinsichtlich des Materials der Feststoffoberfläche, die CVD-Reaktion findet bevorzugt an der heißesten Oberfläche statt. Wird die Energie über eine Wandheizung dem Fließbett zuge-

führt, so ist die Bewandung des Fließbettes die heißeste Oberfläche im Reaktionsraum und es kommt zu einer entsprechend hohen Abscheidung von Silicium auf dieser Wand. Durch fortwährendes Aufwachsen von Silicium kann diese Wandschicht die Heizung stark bis hin zur Funktionsuntüchtigkeit beeinträchtigen.
5 Entsprechend sind in der Technik verschiedene Methoden bekannt, um dies zu vermeiden.

WO 96/41036 beschreibt ein Verfahren, bei dem die Energie mittels eines stark gebündelten Lichtstrahles durch die Gaszufuhr eingebracht wird. Der Lichtstrahl durchdringt das Gas, wird von den Siliciumpartikeln absorbiert und heizt diese auf.
Nachteiligerweise wird dadurch nur der Bereich des Fließbettes beheizt, der sich in der direkten Umgebung des Eintrittes des
15 siliciumhaltigen Gases befindet.

Aus DE 3638931 C2 (entspricht US 4,786,477) ist das Beheizen des Fließbettes mittels Mikrowellen bekannt. Über eine mikrowellendurchlässige Fließbettbewandung aus Quarz, werden dem Fließbett Mikrowellen zugeführt. Die Partikel werden dadurch direkt beheizt, sie sind somit heißer als die Wand. Da jedoch der Wärmeübergang Wand/Partikel dafür sorgt, daß der Temperaturunterschied Wand/Partikel nur geringfügig ist, kommt es auch hier zur unerwünschten Wandabscheidung von Silicium.

25 Deshalb wurde die Mikrowellenbeheizung in DE4327308 C2 (entspricht US 5,382,412) weiterentwickelt und das Fließbett vertikal in eine untere Heizzone und eine darüberliegende Reaktionszone aufgeteilt. In der Heizzone werden die Partikel von einem inerten Gas, bevorzugt Wasserstoff, fluidisiert und mittels Mikrowellen beheizt. Durch Partikel- und Gaskonvektion wird die darüberliegende Reaktionszone auf die Abscheidetemperatur aufgeheizt. Das siliciumhaltige Gas wird über eine Düse erst in der Reaktionszone zugegeben. Hier findet dann die Abscheidereaktion statt. Die Heizzone selbst bleibt frei von
35 Wandabscheidung und die Mikrowellenheizung wird daher auch bei längerem Betrieb nicht beeinträchtigt.

Mit einem derartigen Reaktor kommt es jedoch aufgrund des temperaturabhängigen Einkoppelverhaltens von Mikrowellen in Silicium und der Abhängigkeit des Energieeintrages von der Geometrie des Reaktors und der Mikrowellenzufuhr zu einer flächig
5 ungleichmäßigen Energiezufuhr. In der Fachwelt wird dies resultierende Problem als Hot Spot/Cold Spot bezeichnet und z.B. in US 4,967,486 im Zusammenhang mit einem mikrowellenbeheizten Fließbett erwähnt. Es kommt dabei zu starker Überhitzung einzelner Siliciumpartikel und zum Zusammensintern von Partikeln
10 sowie zur Bildung von größeren Partikelagglomeraten im Fließbett. Diese Siliciumagglomerate sind im Produkt unerwünscht und stören aufgrund schlechterer Fließeigenschaften den Reaktorbetrieb erheblich. Ebenso hafteten Partikel an der Fließbettbewandung an und wurden teilweise bis zum Aufschmelzen
15 ($T > 1400^{\circ}\text{C}$) aufgeheizt. Die starke Überhitzung von Partikeln in direkter Nähe der Wellenleiteranschlüsse führte außerdem zu einer übermäßigen thermischen Belastung der Fließbettbewandung. In der Summe führen die aufgezählten Nachteile zu einer instabilen Betriebsweise und einer unzufriedenstellenden Produktqualität. Die Fluidisierung des Fließbettes und damit das
20 Mischungsverhalten hat zwar eine ausgleichende Wirkung hinsichtlich der Temperaturverteilung im Fließbett, dies ist jedoch stark abhängig vom Grad der Fluidisierung. Je höher die Gasgeschwindigkeit umso stärker werden Partikel vertikal und
25 horizontal vermischt. Eine Erhöhung der Gasgeschwindigkeit weit über die Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} , gekennzeichnet beispielsweise durch Gleichung (18) Chapter 3 in „Fluidization Engineering“; D. Kunii, O. Levenspiel; Butterwoth-Heinemann; Second Edition 1991:

$$\frac{1.75}{\varepsilon_{mf}^3 \phi_s} \left(\frac{d_p u_{mf} \rho_g}{\mu} \right)^2 + \frac{150(1 - \varepsilon_{mf})}{\varepsilon_{mf}^3 \phi_s^2} \left(\frac{d_p u_{mf} \rho_g}{\mu} \right) = \frac{d_p^3 \rho_g (\rho_s - \rho_g) g}{\mu^2}$$

mit

ε_{mf} Hohlraumanteil am Lock er ungspunkt

ϕ_s Sphärizität der Partikel

d_p Partikeldurchmesser

ρ_g Gasdichte

ρ_s Feststoffdichte

μ dynamische Viskosität des Gases

g Erdbeschleunigung

hat jedoch immer eine Erhöhung der nötigen Energiezufuhr zu-
folge, da das Fluidisiergas im allgemeinen mit deutlich gerin-
gerer Temperatur als die Partikel dem Fließbett zuströmt und
sich bei der Durchströmung des Fließbettes annähernd auf des-
sen Temperatur erwärmt. Eine Erhöhung des Gasstromes kann so-
mit zwar einer Hot-Spot/Cold-Spot-Bildung entgegenwirken, sie
führt aber immer zu einem erhöhten Energiebedarf des Verfah-
rens.

Aufgabe der Erfindung ist es, einen Fließbettreaktor zur Ver-
fügung zu stellen, bei dem das Fließbett derart beheizt wird,
daß es über längerer Zeit bei den notwendigen hohen Temperatu-
ren störungsfrei betrieben werden kann und Granulat von hoher
Reinheit und einem geringen Anteil an Agglomeraten hergestellt
wird.

Die Aufgabe wird gelöst durch einen Fließbettreaktor (1) der
aufweist:

- a) eine drucktragende Hülle (2)
- b) ein inneres Reaktorrohr (3) aus einem Material, das eine
hohe Transmission für Wärmestrahlung aufweist
- c) einen Einlaß (4) für Siliciumpartikel (5),

- d) eine Einlaßvorrichtung (6) zum Zuführen eines Reaktionsgases (7), das eine gas- oder dampfförmige Siliciumverbindung enthält, wobei die Einlaßvorrichtung (6) rohrförmig ausgebildet ist und das Fließbett in eine Heizzone und eine darüberliegende Reaktionszone teilt,
- e) eine Gasverteilungseinrichtung (8) für die Zufuhr eines Fluidisierergases (9) in die Heizzone
- f) einen Auslaß (10) für nicht abreagiertes Reaktionsgas, Fluidisierergas sowie die gas- oder dampfförmigen Produkte der Reaktion (11)
- g) einen Auslaß (12) für das Produkt (13)
- h) eine Heizvorrichtung (14),
- i) eine Energieversorgung (15) für die Heizvorrichtung (14) dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung (14) eine Strahlungsquelle für Wärmestrahlung ist, die außerhalb des inneren Reaktorrohres und ohne direkten Kontakt zu diesem ringförmig um die Heizzone angeordnet ist und derart ausgebildet ist, daß sie mittels Wärmestrahlung die Siliciumteilchen in der Heizzone auf so eine Temperatur aufheizt, daß sich in der Reaktionszone die Reaktionstemperatur einstellt.

Zur Reduzierung von Wärmeverlusten ist der Raum zwischen innerem Reaktorrohr (3) und drucktragender Hülle (2) vorzugsweise mit einer thermischen Isolation (16) versehen. Ein solcher Reaktor ist in Fig. 1 dargestellt. Besonders bevorzugt handelt es sich dabei um inertes Material, insbesondere bevorzugt um Quarz oder ein Metallsilikat.

Die vertikale Trennung in Heizzone und Reaktionszone analog DE 4327308 C2 ermöglicht es, das Fließbett auch mit anderen Heizmethoden als mit Mikrowellen zu beheizen, da es in der Heizzone zu keiner Wandabscheidung kommen kann, weil dort kein siliciumhaltiges Gas vorliegt. Genau dieser Punkt wurde aber im Patent DE 4327308 C2 nicht erkannt. Dort werden ganz im Gegenteil andere Heizmethoden als Mikrowellenheizung gerade hinsichtlich zu erwartender Wandabscheidung sowie wegen Material- und Reinheitsprobleme ausgeschlossen (siehe DE 4327308 C2 Seite 2 Zeile 60 bis Seite 3 Zeile 22).

Die erfindungsgemäße Kombination einer Wärmestrahlungsheizung in Verbindung mit einer vertikalen Trennung des Fließbettes in Heizzone und Reaktionszone zu verwenden, bietet Vorteile:

5

- a) Der Wärmeübertragungsmechanismus ist selbststabilisierend. Dies ermöglicht einen schonenden Betrieb für Produkt und Konstruktionsmaterial der Fließbettbewandung.
- 10 b) Mit flächigen Heizerelementen, kann die Wärme sehr gleichmäßig über den Umfang des Fließbettes und örtlich definiert eingebracht werden, was wiederum das Konstruktionsmaterial der Fließbettbewandung schont.
- c) Strahlungsheizer sind einfach aufgebaute und zu betreibende Wärmequellen.
- 15 d) Aufgrund des Temperaturgefälles vom Heizer zum Fließbett muß dem Fließbett nur der Nettowärmebedarf, also die Wärme, die nötig ist um das Gas von der Zuströmtemperatur auf die Temperatur der Partikel aufzuheizen, zugeführt werden.
- e) Die Heizzone kann mit niedrigen Geschwindigkeiten des Fluidisiergases betrieben werden, da sich auch bei niedrigen Gasgeschwindigkeiten keine Partikelagglomerate bilden.
- 20 f) Für die Isolation können beliebige Materialien benutzt werden. Da das Isolationsmaterial auch in der Heizzone nicht mikrowellendurchlässig sein muß, ist die Auswahl an verwendbaren Materialien wesentlich größer. Bevorzugt werden inerte Materialien verwendet.
- 25 g) Die vertikale Trennung in Heizzone und Reaktionszone sorgt dafür, daß es in der Heizzone zu keiner Wandabscheidung kommt. Dies ermöglicht es, daß der Strahlungsheizer über
- 30 lange Zeit ohne Beeinträchtigung der Wärmeübertragung betrieben werden kann.

Ist die Heizvorrichtung erfindungsgemäß ausgewählt und angeordnet und die Heizvorrichtung und das Material des inneren Reaktorrohres aufeinander so abgestimmt, daß das Reaktorrohr eine hohe Transmission, bevorzugt größer 80% für die vom Heizer emittierte Wärmestrahlung aufweist, so durchdringt der Hauptteil der Wärmestrahlung das innere Reaktorrohr und wird

35

direkt von den Siliziumpartikeln, die sich in direkter Wandnähe in der Heizzone befinden, absorbiert. So können die Siliziumpartikel im Fließbett sehr gleichmäßig über den Umfang der Heizzone direkt beheizt werden. Nur ein geringer Anteil der Wärmestrahlung wird vom Reaktorrohr absorbiert und beheizt dieses. Die Wärmeübertragung auf die Siliziumpartikel erfolgt nur für diesen Anteil indirekt wie über eine Wandheizung. Mit der erfindungsgemäßen Strahlungsheizung ist nur ein geringes Überschreiten der Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} im Bereich der Heizzone nötig, um den Reaktor stabil und kontinuierlich zu betreiben, da keine über den Umfang unterschiedlichen Wärmeeintragsraten, wie sie beispielsweise bei Mikrowellen auftreten, durch erhöhte Fluidisierung ausgeglichen werden müssen.

Wie aus den Beispielen ersichtlich, kommt es bei der aus dem Stand der Technik bekannten Beheizung mit Mikrowellen in der Heizzone zu Sinterprozessen, Agglomeratbildungen und Produktanbackungen an der Innenseite der Fließbettbewandung.

Anders als durch DE 4327308 nahegelegt, werden mit einer Beheizung mittels Wärmestrahlung sehr gute Ergebnisse erzielt und es treten keine Materialprobleme oder Probleme mit Wandabscheidung auf.

Vorzugsweise wird die Heizvorrichtung flächig um die gesamte Heizzone ausgeführt und bildet so eine zylinderförmige Strahlungsquelle. Dadurch erzielt man einen sehr gleichmäßigen Energieeintrag über den vollen Umfang der Heizzone.

Als Heizvorrichtung kommen alle Vorrichtungen in Frage, die Wärmestrahlung einer Wellenlängen von $0,4 \mu\text{m}$ bis $900 \mu\text{m}$, vorzugsweise einer Wellenlängen von $0,4 \mu\text{m}$ bis $300 \mu\text{m}$, besonders bevorzugt nahe Infrarotstrahlung von $0,7 \mu\text{m}$ bis $25 \mu\text{m}$ Wellenlänge emittieren.

Bei der Heizvorrichtung handelt es sich beispielsweise um Heizelemente aus dotiertem Silicium oder Graphit oder Siliciumcarbid, Quarzrohrstrahler, Keramikstrahler und Metalldraht-

strahler. Vorzugsweise besteht die Heizvorrichtung aus einem keramischen Material oder Graphit, besonders bevorzugt aus Graphit mit SiC-Oberflächenbeschichtung.

5 Insbesondere bevorzugt handelt es sich bei der Heizvorrichtung um ein mäanderförmig geschlitztes Rohr aus Graphit mit SiC-Oberflächenbeschichtung, das im Reaktor stehend oder hängend an den Elektrodenanschlüssen angeordnet ist. Vorzugsweise handelt es sich um faserverstärkten Graphit. Eine solche Heizvor-
10 richtung ist beispielhaft in Fig. 2 dargestellt.

Die drucktragende Hülle ist in der Regel als Stahlbehälter ausgeführt.

15 Um eine hohe Produktreinheit zu erreichen, sollten alle produktberührenden Bauteile des Reaktors vorzugsweise aus inerten Materialien, beispielsweise Silicium, Quarz oder einer Keramik, bestehen oder mit solchen Materialien beschichtet sein.

20 Als inerte Materialien werden Materialien bezeichnet, welche das Produkt im Reaktor unter Reaktionsbedingungen nicht kontaminieren. Besonders geeignete Materialien hierfür sind Silicium oder Quarz.

25 Das innere Reaktorrohr muß zudem in jedem Fall eine hohe Transmission für die Wärmestrahlung, die vom gewählten Heizer emittiert wird, besitzen. So ist beispielsweise bei Quarzglas entsprechender Qualität die Transmission für infrarote Strahlung mit Wellenlängen kleiner als $2,6 \mu\text{m}$ größer als 90%. Damit
30 ist Quarz in Kombination mit einem infrarot-hellstrahlendem Heizer (Bereich von $0,7$ bis $2,5 \mu\text{m}$), beispielsweise einem Strahler mit SiC-Oberfläche, dessen Maximum der emittierten Strahlung bei $2,1 \mu\text{m}$ Wellenlänge liegt, besonders gut geeignet.

35

Die Gasverteilungseinrichtung (8) ist vorzugsweise aus porösem inerten Material oder aus massivem inerten Material ausgebil-

det, das mit einzelnen Öffnungen zur Verteilung des Fluidisierergases versehen ist.

Die vorliegende Erfindung betrifft auch ein Verfahren zur Herstellung von hochreinem polykristalinem Silicium in einem Fließbett unter Einsatz eines erfindungsgemäßen Reaktors.

Bei dem erfindungsgemäßen Verfahren wird hochreines polykristalines Silicium hergestellt durch Abscheiden eines Reaktionsgases oberhalb einer Reaktionstemperatur auf Siliciumteilchen in einem Fließbett, welches vertikal in eine Heizzone und eine Reaktionszone aufgeteilt ist, wobei in der Heizzone eine Fraktion der Siliciumteilchen mit Hilfe eines siliciumfreien Fluidisiergas fluidisiert und über die Reaktionstemperatur erhitzt wird und die aufgeheizten Siliciumteilchen in einem oberen Bereich der Heizzone mit den Siliciumteilchen der Reaktionszone unter Übertragung der Wärme aus der Heizzone in die Reaktionszone vermischt werden und in der Reaktionszone das Reaktionsgas, enthaltend eine gasförmige oder dampfförmige Siliciumverbindung, als Siliciummetall bei der Reaktionstemperatur auf den Siliciumteilchen abgelagert wird, und die mit dem abgelagerten Silicium versehenen Teilchen sowie nicht reagierendes Reaktionsgas, Fluidisierungsgas und gasförmige Nebenreaktionsprodukte aus dem Reaktor entfernt werden, dadurch gekennzeichnet, daß das Erhitzen der Siliciumteilchen auf die Reaktionstemperatur in der Heizzone mittels Wärmestrahlung erfolgt.

Bei dem Fluidisiergas, handelt es sich beispielsweise um Wasserstoff.

Beim Reaktionsgas das eine gas- oder dampfförmige Siliciumverbindung enthält, handelt es sich beispielsweise um Monosilan oder um einen Chlorsilanverbindung bzw. um ein Monosilan-Wasserstoff- oder um eine Chlorsilan-Wasserstoff-Gemisch, bevorzugt um Trichlorsilan oder ein Trichlorsilan-Wasserstoff-Gemisch.

Die Partikeltemperaturen in Heizzone und Reaktionszone gleichen sich über Partikel- und Gaskonvektion an, so daß durch Beheizen der Heizzone die Temperatur in der Reaktionszone gesteuert werden kann.

5

Die Temperatur der Siliciumpartikel liegt in der Reaktionszone vorzugsweise zwischen 600 und 1100°C, insbesondere bevorzugt zwischen 800 und 1100°C.

10

Der Druck im Fließbett liegt vorzugsweise zwischen 0 und 10 bar Überdruck, insbesondere bevorzugt zwischen 0 und 6 bar Überdruck.

15

Die Partikel in der Heizzone werden mittels thermischer Wärmestrahlung mit einer Wellenlänge zwischen 0,4 bis 9000 µm und bevorzugt naher Infrarotstrahlung von 0,7 bis 25 µm aufgeheizt, wobei vorzugsweise mittels flächiger Heizstrahler die Wärmeenergie gleichmäßig über den Umfang des Fließbettes eingetragen wird.

20

In der Heizzone kann wegen geringer Neigung der Siliciumpartikel zur Agglomeratbildung (keine Überhitzung und keine Anwesenheit von siliciumhaltigem Gas) die Geschwindigkeit des Fluidisiergases nahe der Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} , insbesondere auf das 1 bis 2 fache der Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} , eingestellt werden.

25

30

In der Reaktionszone kann sich das siliciumhaltige Gas an der Oberfläche der heißen Partikel zersetzen und elementares Silicium wächst auf die Partikel auf. Die Partikel im Fließbett sind von annähernd kugelförmiger Gestalt und weisen einen mittleren Korndurchmesser von 200-3000 µm, bevorzugt von 500 bis 1500 µm, auf.

35

Durch regelmäßiges Abziehen von Partikeln aus dem Fließbett und Zugabe von kleinen Keimpartikeln, kann das Verfahren kontinuierlich betrieben werden.

Vorrichtung und Verfahren dienen vorzugsweise der Abscheidung von hochreinem polykristallinem Silicium als Ausgangsmaterial für die Herstellung von elektronischen Bauteilen und Solarzellen.

5

Die folgenden Beispiele dienen der weiteren Erläuterung der Erfindung.

Vergleichsbeispiele:

10

Es wurde ein aus dem Stand der Technik bekannter Reaktor wie folgt aufgebaut:

15

In einem druckfesten Stahlbehälter mit einem Innendurchmesser von 450 mm befindet sich das innere Reaktorrohr, ein Quarzrohr von 200 mm Innendurchmesser und 2000 mm Länge. Am unteren Ende des Quarzrohres bildet eine Platte aus Quarz den Gasverteiler für das Fluidisiergas. Durch das Zentrum der Gasverteilerplatte ragt in das innere Reaktorrohr ein weiteres Quarzrohr mit 10 mm Innendurchmesser und 450 mm Länge für die Zufuhr des siliciumhaltigen Gases bzw. Gasgemisches und bildet gleichzeitig die Vorrichtung zur Trennung des Fließbettes in Heizzone und Reaktionszone.

20

Weiterhin ist die Quarzplatte mit einer Öffnung zur Entnahme von Produkt versehen.

25

Stahlmantel und oberes Ende des Reaktors sind mit Öffnungen zur Zugabe von Keimpartikeln und zur Wegführung des Abgases versehen.

30

200 mm über der Gasverteilerplatte hat der Stahlmantel zwei gegenüberliegende Öffnungen zur Zufuhr von Mikrowellenenergie, die mittels Wellenleiter von einem Mikrowellengenerator zum Reaktor geführt werden. Der Generator liefert maximal 38 kW Mikrowellenleistung bei einer Frequenz von 915 MHz. Zur Temperaturmessung wird ein Pyrometer benutzt, das die Partikeltemperatur an der Oberseite des Fließbettes als repräsentativen Wert für die Reaktionszone mißt.

35

Zur Isolation ist der Raum zwischen innerem Reaktorrohr und Stahlmantel mit Quarzwolle gefüllt.

Für alle Beispiele wurde eine Startfüllung mit annähernd gleicher Korngrößenverteilung von 200 µm bis 1100 µm und einem mittleren Korndurchmesser von 550 µm verwendet.

5

Vergleichsbeispiel 1

Zum Test der Mikrowellenheizung wurde das innere Reaktorrohr mit 24 kg Siliciumpartikeln gefüllt.

10

Folgende Bedingungen wurden hergestellt:

Fluidisiergas Wasserstoff 13,5m³/h (Normbedingungen)

Vorlauftemperatur Fluidisiergas 120°C

Keine Zugabe von Reaktionsgas

15

Temperatur der Reaktionszone: 920°C

Druck in der Reaktionszone: 1250kPa (absolut)

Heizleistung: 13,9kW

20

Das Fließbett wurde mit ca. 1,5-facher Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} betrieben.

Nach 24 Stunden Betrieb unter o.g. Bedingungen wurden die Siliciumpartikel aus dem Fließbett abgezogen und die Korngrößenverteilung untersucht. Die mittlere Korngröße war aufgrund von Sinterprozessen und Agglomeratbildung auf 720µm angestiegen.

25

Die Agglomerate wiesen eine Größe von bis zu 4mm auf. Außerdem fanden sich an der Innenseite des inneren Reaktorrohres zahlreiche angebackene Partikel.

30

Vergleichsbeispiel 2

Das innere Reaktorrohr wurde erneut mit 24 kg Siliciumpartikeln gefüllt.

35

Folgende Bedingungen wurden eingestellt:

Fluidisiergas Wasserstoff 22,5m³/h (Normbedingungen)

Vorlauftemperatur Fluidisiergas 120°C

Keine Zugabe von Reaktionsgas

Temperatur der Reaktionszone	920°C
Druck in der Reaktionszone	1250kPa (absolut)
Heizleistung	16,5kW

5 Das Fließbett wurde diesmal mit ca. 2,5-facher Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} betrieben.
 Nach 24 Stunden Betrieb unter o.g. Bedingungen wurden die Siliciumpartikel erneut aus dem Fließbett abgezogen und die Korngrößenverteilung untersucht. Die mittlere Korngröße war
 10 aufgrund von Sinterprozessen und Agglomeratbildung erneut angestiegen. Diesmal betrug der mittlere Korndurchmesser 610µm. Die Innenseite des Quarzrohres wies diesmal deutlich weniger angebackene Partikel auf.

15 Beispiele:

Für die weiteren Versuche wurde der Reaktor umgebaut. Anstatt der Mikrowellenheizung wurde als Quelle für Wärmestrahlung ein Strahlungsheizer eingebaut. Dabei handelte es sich um ein mä-
 20 anderförmig geschlitztes Rohr aus Graphit mit SiC-Oberflächenbeschichtung, das das innere Reaktorrohr im Bereich der Heizzone umfaßte, ohne dieses zu berühren. Der Strahlungsheizer wurde über eine regelbare Spannungsquelle mit elektrischer Leistung versorgt. Seine Maximalleistung beträgt 40kW.

25

Beispiel 1:

Die Durchführung erfolgte analog Vergleichsbeispiel 1. Die Startfüllung betrug erneut 24kg.

30 Folgende Bedingungen wurden eingestellt:

Fluidisiergas Wasserstoff	13,5m³/h (Normbedingungen)
Vorlauftemperatur Fluidisiergas	120°C
Keine Zugabe von Reaktionsgas	
Temperatur der Reaktionszone:	920°C
35 Druck in der Reaktionszone:	1250kPa (absolut)
Heizleistung:	12,5kW

Das Fließbett wurde wie in Beispiel 1 mit ca. 1,5-facher Lockerungsgeschwindigkeit u_{mf} 24 Stunden lang betrieben.

Die Korngrößenanalyse der danach abgezogenen Partikel ergab einen mittleren Korndurchmesser von 565 μm . Es wurden keine zusammengesinterten Agglomerate entdeckt. Die Innenseite des Reaktorrohres war vollkommen frei von Ablagerungen.

Beispiel 2

In diesem Versuch wurde die Funktionsfähigkeit des Verfahrens zur Produktion von hochreinem Silicium nachgewiesen. Dazu wurde wiederum die Anordnung mit dem Strahlungsheizer verwendet. Das innere Reaktorrohr wurde mit 28 kg Siliciumpartikeln aufgefüllt, wiederum mit einer mittleren Korngröße von 550 μm .

Folgende Bedingungen wurden eingestellt:

Fluidisiergas:	Wasserstoff	27m ³ /h (Normbedingungen)
Reaktionsgas:	Trichlorsilan	30kg/h
	Wasserstoff	3,6m ³ /h (Normbedingungen)
Vorlauftemperatur der Gase:		120°
Temperatur der Reaktionszone:		920°C
Druck in der Reaktionszone:		1250kPa (absolut)
Nettoenergiebedarf:		37,5kW
Zugabe von Siliziumpartikeln(250 μm)		0,05kg/h

Der Reaktor wurde 7 Tage mit dieser Einstellung betrieben. Es wurde halbstündlich Produkt abgezogen, wobei sich eine mittlere Produktionsrate von 1,27 kg/h ergab. Der mittlere Durchmesser des Produkts lag bei 780 μm und das Produkt war frei von Agglomeraten. Nach Beendigung des Versuchs war die Innenseite des Reaktorrohres im Bereich der Heizzone vollkommen frei von Wandabscheidung und Produktanbackungen.

Patentansprüche:

1. Fließbettreaktor (1) der aufweist:

- a) eine drucktragende Hülle (2)
- 5 b) ein inneres Reaktorrohr (3) aus einem Material, das eine hohe Transmission für Wärmestrahlung aufweist
- c) einen Einlaß (4) für Siliciumpartikel (5),
- d) eine Einlaßvorrichtung (6) zum Zuführen eines Reaktionsgases (7), das eine gas- oder dampfförmige Siliciumverbindung enthält, wobei die Einlaßvorrichtung (6) rohrförmig ausgebildet ist und das Fließbett in eine Heizzone und eine darüberliegende Reaktionszone teilt,
- 10 e) eine Gasverteilungseinrichtung (8) für die Zufuhr eines Fluidisiergases (9) in die Heizzone
- f) einen Auslaß (10) für nicht abreagiertes Reaktionsgas, Fluidisiergas sowie die gas- oder dampfförmigen Produkte der Reaktion (11)
- g) einen Auslaß (12) für das Produkt (13)
- 20 h) eine Heizvorrichtung (14),
- i) eine Energieversorgung (15) für die Heizvorrichtung (14)

dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung (14) eine Strahlungsquelle für Wärmestrahlung ist, die außerhalb des inneren Reaktorrohres und ohne direkten Kontakt zu diesem ringförmig um die Heizzone angeordnet ist und derart ausgebildet ist, daß sie mittels Wärmestrahlung die Siliciumteilchen in der Heizzone auf so eine Temperatur aufheizt, daß sich in der Reaktionszone die Reaktionstemperatur ein-

30 stellt.

2. Fließbettreaktor nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der Raum zwischen innerem Reaktorrohr (3) und drucktragender Hülle (2) mit einer thermischen Isolation (16) versehen ist.

35

3. Fließbettreaktor nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung flächig um die gesamte

Heizzone ausgeführt ist und so eine zylinderförmige Strahlungsquelle bildet.

- 5 4. Fließbettreaktor nach Anspruch 1, 2 oder 3, dadurch gekennzeichnet, daß eine Wärmestrahlung einer Wellenlängen von 0,4 μm bis 900 μm emittiert
- 10 5. Fließbettreaktor nach Anspruch 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung eine Wärmestrahlung einer Wellenlängen von 0,4 μm bis 300 μm emittiert
- 15 6. Fließbettreaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung ausgewählt ist aus der Gruppe Heizelement aus dotiertem Silicium oder Graphit oder Siliciumcarbid, Quarzrohrstrahler, Keramikstrahler und Metalledrahtstrahler.
- 20 7. Fließbettreaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung ein mäanderförmig geschlitztes Rohr aus Grafit mit SiC-Oberflächenbeschichtung ist, das im Reaktor stehend oder hängend an den Elektrodenanschlüssen angeordnet ist.
- 25 8. Fließbettreaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß alle produktberührenden Bauteile des Reaktors vorzugsweise aus einem inerten Materialien bestehen oder mit solchem Material beschichtet sind.
- 30 9. Verfahren zur Herstellung von hochreinem polykristallinen Silicium durch Abscheiden eines Reaktionsgases oberhalb einer Reaktionstemperatur auf Siliciumteilchen in einem Fließbett, welches vertikal in eine Heizzone und eine Reaktionszone aufgeteilt ist, wobei in der Heizzone eine Fraktion der Siliciumteilchen mit Hilfe eines siliciumfreien
35 Fluidisiergas fluidisiert und über die Reaktionstemperatur erhitzt wird und die aufgeheizten Siliciumteilchen in einem oberen Bereich der Heizzone mit den Siliciumteilchen der Reaktionszone unter Übertragung der Wärme aus der Heizzone

in die Reaktionszone vermischt werden und in der Reaktionszone das Reaktionsgas, bestehend aus einer gasförmigen oder dampfförmigen Siliciumverbindung, als Siliciummetall bei der Reaktionstemperatur auf den Siliciumteilchen abgelagert wird, und die mit dem abgelagerten Silicium versehenen Teilchen sowie nicht reagierendes Reaktionsgas, Fluidisierungsgas und gasförmige Nebenreaktionsprodukte aus dem Reaktor entfernt werden, dadurch gekennzeichnet, daß das Erhitzen der Siliciumteilchen über die Reaktionstemperatur in der Heizzone mittels Wärmestrahlung erfolgt.

10. Verfahren gemäß Anspruch 9, dadurch gekennzeichnet, daß die Siliziumteilchen in der Heizzone mittels thermischer Wärmestrahlung einer Wellenlänge zwischen 0,4 bis 900 μm aufgeheizt werden, und die Wärmeenergie mittels flächiger Heizstrahler gleichmäßig über den Umfang des Fließbettes eingetragen wird.

Strahlungsbeheizter Fließbettreaktor

Zusammenfassung

5

Die Erfindung betrifft einen strahlungsbeheizten Fließbettreaktor und ein Verfahren zur Herstellung von hochreinem polykristallinem Silicium mittels dieses Reaktors.

10

Der Fließbettreaktor (1) weist folgende Komponenten auf:

15

- a) eine drucktragende Hülle (2)
- b) ein inneres Reaktorrohr (3) aus einem Material, das eine hohe Transmission für Wärmestrahlung aufweist
- c) einen Einlaß (4) für Siliciumpartikel (5),
- d) eine Einlaßvorrichtung (6) zum Zuführen eines Reaktionsgases (7), das eine gas- oder dampfförmige Siliciumverbindung enthält, wobei die Einlaßvorrichtung (6) rohrförmig ausgebildet ist und das Fließbett in eine Heizzone und eine darüberliegende Reaktionszone teilt,
- e) eine Gasverteilungseinrichtung (8) für die Zufuhr eines Fluidisiergases (9) in die Heizzone
- f) einen Auslaß (10) für nicht abreagiertes Reaktionsgas, Fluidisiergas sowie die gas- oder dampfförmigen Produkte der Reaktion (11)
- g) einen Auslaß (12) für das Produkt (13)
- h) eine Heizvorrichtung (14),
- i) eine Energieversorgung (15) für die Heizvorrichtung (14).

20

30

Er ist dadurch gekennzeichnet, daß die Heizvorrichtung (14) eine Strahlungsquelle für Wärmestrahlung ist, die außerhalb des inneren Reaktorrohres und ohne direkten Kontakt zu diesem ringförmig um die Heizzone angeordnet ist und derart ausgebildet ist, daß sie mittels Wärmestrahlung die Siliciumteilchen in der Heizzone auf so eine Temperatur aufheizt, daß sich in der Reaktionszone die Reaktionstemperatur einstellt.

35

Fig. 1

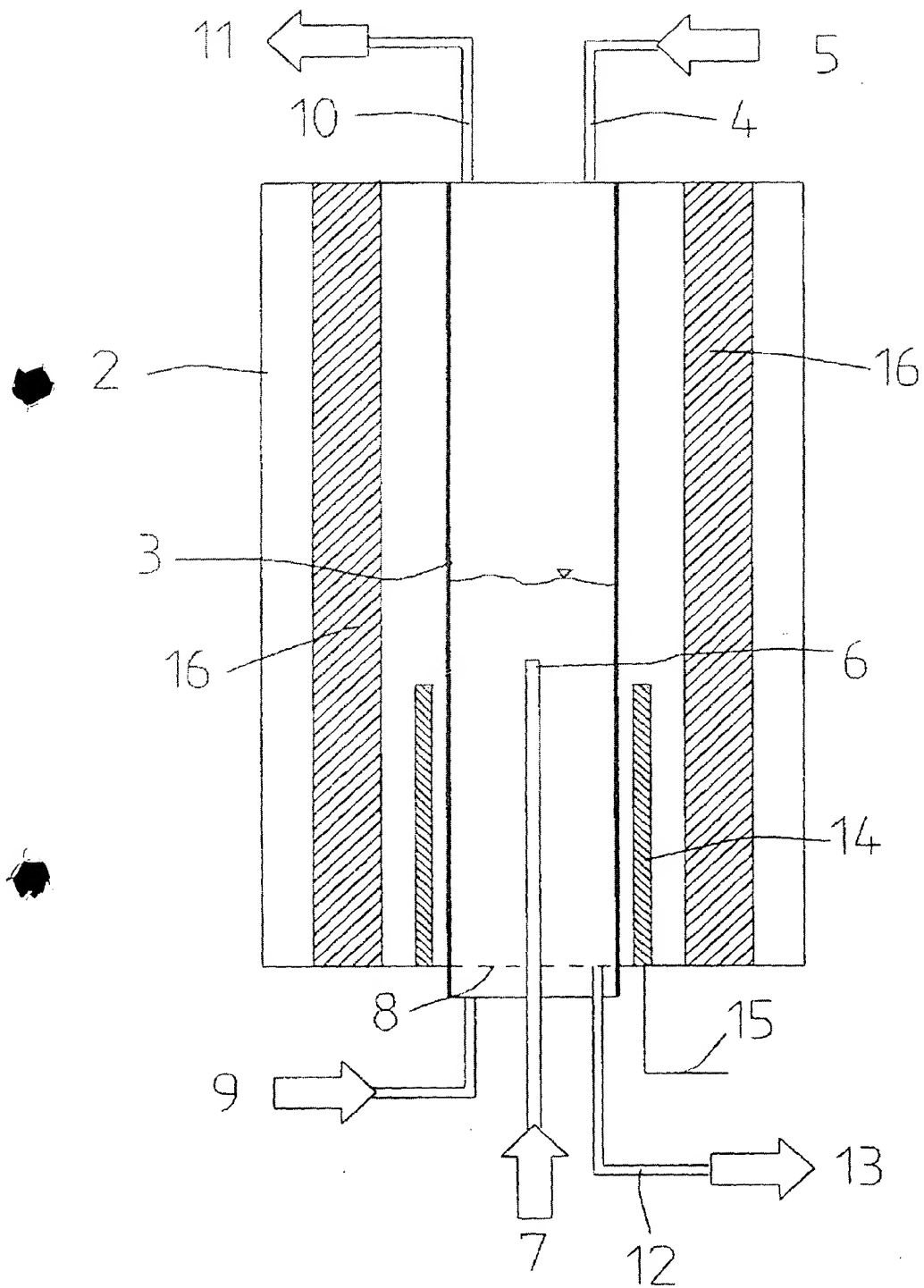


Fig. 2

